COPYRIGHT 1998 DERWENT INFORMATION LTD ANSWER 1 OF 1 WPIDS L1 97-280655 [25] WPIDS AN DNC C97-090126 Production of spherical aroma granulates in free flowing form -ΤI comprises submerged spraying of emulsion of aroma substance into fluidised bed of core material in rotary granulator. DC A32 B07 D14 D21 IN MENZI, H; PERREN, M; RINGGENBERG, R (GIVA) GIVAUDAN-ROURE INT SA PA CYC 19 20 pp ΡI WO 9716078 A1 970509 (9725)* DE RW: AT BE CH DE DK ES FI FR GB GR IE IT LU MC NL PT SE W: JP US ADT WO 9716078 A1 WO 96-CH373 961023 PRAI CH 96-2518 961015; CH 95-3037 951027 WPIDS 97-280655 [25]

AN UPAB: 970619 AB WO 9716078 A

Production of a spherical granulate comprises submerged spraying of an emulsion of an aroma- or fragrance substance into a fluidised core material in a flowing bed rotary granulator to cause granulation of the material.

USE - The granulated aroma substances are useful in e.g. foods such as soups and sauces in bags, frozen ready-made food products, confectionary products such as chewing gum, chocolate, ice-cream, ice-cream coating, biscuits or hard and soft sweets, drinks, cosmetics, herbal mixtures, pharmaceuticals, hygiene articles (e.g. mouth hygiene articles such as tooth pastes or cleaning agents for dentures), nappies, soaps, detergents and household products. The aroma granules are also useful in consumer goods industries as granulated fruit- and spice aromas, perfumes or flavourings, for incorporation into tea bags and instant beverage powders. The aroma may also be e.g. that of meat, cheese, tobacco, flowers or wood or of single components such as menthol, vanilla or of etheric fractions.

ADVANTAGE - The granulated materials are spherical or essentially spherical, free flowing, practically dust-free, mechanically stable and have a low granular size distribution. The granulation process minimises aroma loss. The granulated aroma remains in e.g. tea bags due to their particle size (cf. powdered aroma which easily comes out of tea bag pores during transport or storage). The granules dissolve quickly and completely in water and the release of aroma is efficient. Generally, products of improved aroma are obtained. Dwg.0/1

THIS PACK BLANK USDO)

WELTORGANISATION FUR GEISTIGES EIGENTUM

Internationales Büro INTERNATIONALE ANMELDUNG VERÖFFENTLICHT NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES PATENTWESENS (PCT)

(51) Internationale Patentklassifikation 6:

A23L 1/22, A23P 1/02, A61K 7/46

(11) Internationale Veröffentlichungsnummer:

(43) Internationales Veröffentlichungsdatum:

9. Mai 1997 (09.05.97)

WO 97/16078

(21) Internationales Aktenzeichen:

PCT/CH96/00373

A1

(22) Internationales Anmeldedatum: 23. Oktober 1996 (23.10.96)

(81) Bestimmungsstaaten: IP, US, europäisches Patent (AT, BE, CH, DE, DK, ES, FI, FR, GB, GR, IE, IT, LU, MC, NL,

PT, SE).

(30) Prioritätsdaten:

3037/95 2518/96 27. Oktober 1995 (27.10.95) CH CH

15. Oktober 1996 (15.10.96)

(71) Anmelder (für alle Bestimmungsstaaten ausser US): GIVAUDAN-ROURE (INTERNATIONAL) S.A. [CH/CH]; Chemin de la Parfumerie 5, CH-1214 Vernier (CH).

(72) Erfinder; und

(75) Erfinder/Anmelder (nur für US): MENZI, Heini [CH/CH]; Grunenhofstrasse 6, CH-8625 Gossau (CH). PER-REN, Matthias [CH/CH]; Fröhlichstrasse 40, CH-5200 Brugg (CH). RINGGENBERG, Rudolf [CH/CH]; Rümelbachstrasse 17, CH-8153 Rümlang (CH).

(74) Gemeinsamer Vertreter: GIVAUDAN-ROURE (INTERNA-TIONAL) S.A.; Patentdienst, Postfach 3255, CH-4002 Basel (CH).

Veröffentlicht

Mit internationalem Recherchenbericht.

Vor Ablauf der für Änderungen der Ansprüche zugelassenen Frist. Veröffentlichung wird wiederholt falls Anderungen eintreffen.

(54) Title: AROMATIC GRANULATED MATERIAL

(54) Bezeichnung: AROMENGRANULAT

(57) Abstract

The present invention relates to a process for the preparation of spherical, or substantially spherical, practically dust-free aromatic and odoriferous granulated material which is free-flowing, mechanically stable and has a narrow grain-size distribution.

(57) Zusammenfassung

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von sphärischen bzw. im wesentlichen sphärischen, praktisch staubfreien, freifliessenden, mechanisch stabilen Aromen- und Riechstoffgranulaten mit enger Komgrössenverteilung.

LEDIGLICH ZUR INFORMATION

Codes zur Identifizierung von PCT-Vertragsstaaten auf den Kopfbögen der Schriften, die internationale Anmeldungen gemäss dem PCT veröffentlichen.

AM	Annenien	GB	Vereinigtes Königreich	MX	Mexiko
AT	Österreich	GE	Georgien	NE	Niger
ΑŪ	Australien	GN	Guinea	NL	Niederlande
BB	Barbados	GR	Griechenland	NO	Norwegen
BE	Belgien	HU	Ungarn	NZ	Neuseeland
BF	Burkina Faso	IE	Irland	PL	Polen
BG	Bulgarien	IT	Italien	PT	Portugal
BJ	Benin	JP	Japan	RO	Rumānien
BR	Brasilien	KE	Kenya	RU	Russische Föderation
BY	Belarus	KG	Kirgisistan	SD	Sudan
CA	Kanada	KP	Demokratische Volksrepublik Korea	SE	Schweden
CF	Zentrale Afrikanische Republik	KR	Republik Korea	SG	Singapur
CG	Kongo	KZ.	Kasachstan	SI	Slowenien
CH	Schweiz	LI	Liechtenstein	SK	Slowakei
CI	Côte d'Ivoire	LK	Sri Lanka	SN	Senegal
CM	Kamerun	LR	Liberia	SZ	Swasiland
CN	China	LK	Litauen	TD	Tschad
CS	Tschechoslowakei	LU	Luxemburg	TG	Togo
CZ	Tschechische Republik	LV	Lettland	TJ	Tadschikistan
DE	Deutschland	MC	Monaco	TT	Trinidad und Tobago
DK	Dänemark	MD	Republik Moldau	UA	Ukraine
EE	Estland	MG	Madagaskar	UG	Uganda
ES	Spanien	ML	Mali	US	Vereinigte Staaten von Amerika
FI	Finnland	MN	Mongolei	UZ	Usbekistan
FR	Frankreich	MR	Mauretanien	VN	Vietnam
GA	Gabon	MW	Malawi		

-1-

Aromengranulat

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung von sphärischen bzw. im wesentlichen sphärischen, praktisch staubfreien, freifliessenden, mechanisch stabilen Aromen- und Riechstoffgranulaten mit enger Korngrössenverteilung.

Unter "sphärisch" wird im vorliegenden Fall ein bei visueller Betrachtung, mit unbewaffnetem Auge, kugelförmiges, bzw. ein im wesentlichen kugelförmiges Material verstanden.

10

Aromengranulate sind bekannt. EP 0070719 beschreibt die Herstellung von Aromengranulaten, die in einem konventionellen Fliessbett, gebildet durch reine Aufwirbelung von Luft, hergestellt werden. Diese Produkte weisen jedoch die Nachteile einer ungenügenden mechanischen Festigkeit, des relativ grossen Staubanteils und einer beschränkten Fliessfähigkeit auf.

Ziel der vorliegenden Erfindung war ein Verfahren, das erlaubt, Produkte herzustellen, die die geschilderten Nachteile nicht mehr aufweisen, und dementsprechend bei ihrer Verwendung, also bei der Einarbeitung in das zu aromatisierende bzw. parfümierende Material, eindeutig bevorzugt werden. Im Vordergrund stehen Nahrungsmittel, Genussmittel und Getränke, Pharmazeutika, kosmetische Produkte, Hygieneprodukte, z.B. Mundhygieneprodukte, Windeln, Seifen, Detergenzien, Haushaltprodukte, etc.

- 2 -

Zusätzlich können die erfindungsgemäss erhältlichen Aromen- und Riechstoffgranulate in einem zweiten Schritt auf einfache Weise mit einer Umhüllung versehen werden, ohne dass der nun erfindungsgemäss verwendete Rotorgranulator ausgeschaltet oder umgerüstet, oder Produkt transferiert werden muss. Die Umhüllung bezweckt auch eine verbesserte Einkapselung der Wirkstoffe, eine Aenderung, d.h. Verbesserung des Löslichkeitsverhaltens oder eine gezielte Schutzwirkung zu erreichen.

Rotorgranulatoren wurden bis anhin in der Produktion von Waschmittelzusätzen, Düngemitteln und Pharmawirkstoffen eingesetzt (siehe z.B. den Firmenprospekt GRCG Typ 1-200 der Firma Glatt, Pratteln, Schweiz Juni 1992]).

Die Apparatur besteht im wesentlichen aus einer Fliessbetteinrichtung und der Zu- und Ablufteinheit. Zweckmässig ist z.B. ein zylindrischer Behälter mit vertikaler Drehachse, dessen Boden um die Zentralachse rotiert. Der Zylindermantel ist zweckmässigerweise feststehend. Die Drehzahl beträgt zweckmässigerweise ca. 50-500/min. Das im Prozess vorgelegte Kernmaterial wird mittels einer rotierenden Bodenplatte in Bewegung gesetzt. Durch den (peripheren) Ringspalt zwischen rotierender Bodenplatte und feststehender Behälterwand strömt eine relativ geringe Menge Luft, die zusammen mit der Rotationsbewegung der Bodenplatte das vorgelegte Gut in Bewegung versetzt, "fluidisiert". Im Vergleich zu früheren Technologien, die die nötige Bewegung des Gutes nur mit Hilfe der Luft erzeugten, wird nur ca. 1/5 - ca. 1/3 der Luft benötigt, um den vorgelegten Feststoff zu fluidisieren, zu bewegen.

Das neue Verfahren ist dadurch gekennzeichnet, dass in ein in einem Fliessbett-Rotorgranulator fluidisierten Kernmaterial eine Aroma- oder Riechstoffemulsion submers - in das Fliessbett - eingesprüht und so granuliert wird. Das Verfahren beinhaltet also im wesentlichen die Verwendung eines Fliessbett-rotorgranulators bei der Herstellung von sphärischen Aromen- und Riechstoffgranulaten.

25

Gegen die Verwendung solcher Apparaturen für Aromen- bzw. Riechstoffkompositionen sprach der doch immer noch relativ hohe Luftdurchsatz und die doch relativ lange Reaktionszeit - dies im Hinblick auf zu befürchtende Verluste an - insbesondere - leicht flüchtigen Komponenten.

20

35

Das Kernmaterial ist ein für die Herstellung von Aromen- oder Riechstoffgranulat üblicherweise verwendeter, in der Industrie zugelassener oder pharmazeutisch anwendbarer Feststoff, zweckmässigerweise mit Korngrössen von ca. 0,02 bis ca. 3,0 mm, insbesondere von 0,2 bis ca. 1,5 mm Durchmesser. Es ist beispielsweise ein Kohlenhydrat, z.B. ein Zucker, wie Glucose, Lactose, Saccharose, oder auch ein Produkt komplexerer Zusammensetzung, wie Fruchtpulver, z.B. Orangensaftpulver, oder Gemüsepulver, z.B. Karottensaftpulver, oder ein Zuckeralkohol, wie Isomalt, oder Pectin, hydrolysiertes Pflanzenprotein (HVP), Nahrungsfasern, z.B. Trester, Weizenfasern, Cellulosefasern, etc., oder ein organisches oder anorganisches Salz, z.B. ein Citronensäuresalz oder Kochsalz, aber auch Kräuterpulver, Gewürzpulver, Teepulver kommen in Frage.

Das Trägermaterial für die eingesprühte Emulsion wird generell aus für diese Zwecke üblichen Materialien ausgewählt, es ist zweckmässiger-15 weise ein Kohlenhydrat, z.B. chemisch modifizierte Stärke, abgebaute Stärke (Dextrin, Maltodextrin); natürliche Harze, Exudate, z.B. Gummi arabicum, Pflanzenextrakte, wie Carragenan, Alginate, etc. ein Protein, z.B. ein Milchprotein, oder Gelatine, etc. oder eine Kombination solcher Stoffe.

Als Lösungsmittel für die Emulsion können beispielsweise Wasser oder Wasser/Ethanolgemische dienen.

Bei der Granulierung können auch übliche Zusatzstoffe, wie künstliche Süssstoffe, Lebensmittelfarbstoffe, Vitamine, Antioxidantien, Antischaummittel, Kohlensäuregeneratoren wie Weinsäure, Genusssäuren wie Citronensäure, oder zusätzliche Geschmackstoffe, etc. verwendet werden, die dem Kernmaterial oder der Sprühemulsion zugesetzt werden können.

Nach der Granulierung kann eine Umhüllung der Partikel erfolgen, z.B. durch Aufsprühen, z.B. einer Lösung, Emulsion oder Schmelze einer für diese Zwecke bekanntermassen geeigneten, eine Schutzhaut bzw. einen Film bildenden Substanz bzw. eines Substanzgemisches, wie z.B. Fett, oder modifizierte Cellulose, Gelatine, Pflanzen- oder Tierextrakte, Exudate, z.B. Gummi arabicum, abgebaute Stärke oder chemisch modifizierte Stärke, pharmazeutisch anwendbare Kunststoffe, z.B. Polyvinylpyrrolidon, Polyäthylenglykol, etc.

Die geeigneten Lufttemperaturen sind erhöhte Temperaturen, z.B. ca. 30°, bzw. 40° - ca. 80°C, bevorzugt ca. 40°, bzw. 50 - ca. 70°C.

Es kommen alle gängigen Aromen und Riechstoffe in Frage, also z.B. Richtung Fleisch, Käse, Frucht, z.B. Citrus, Beeren, Tabak, Blumen, Holz, Gewürz, Ambra, etc., die in der Industrie Verwendung finden können. Als Aromen- und Riechstoffkomponenten kommen alle die bisher für Aromen und Riechstoffe(granulate) üblicherweise verwendeten Komponenten in Frage, also einzelne solche Komponenten, z.B. Menthol oder Vanillin, etc. oder aber ätherische Oele oder Fraktionen oder Gemische von Aroma- und Riechstoffkompositionen. Die einzelnen Komponenten können natürlichen (pflanzlichen oder tierischen) oder synthetischen Ursprungs sein.

Die enge Korngrössenverteilung wird im wesentlichen erzielt durch das Zusammenwirken der Parameter: Korngrösse des Trägermaterials, Zusammensetzung der Emulsion, Sprührate der Emulsion (ca. 30 - ca. 80 g/min., [z.B. im Falle der Apparatur des Beispiels 1] bzw. 3-8 g/min*kg (Gesamtansatz), Struktur der rotierenden Bodenplatte - z.B. glatt, genoppt oder geriffelt, Drehzahl der rotierenden Bodenplatte, Zuluftgeschwindigkeit, Lufttemperatur (ca. 20 - ca. 80°C). Diese Beeinflussung durch die Art und Weise der Granulierung ist dem Fachmann bekannt und die enge

Verteilung kann durch Versuche ermittelt werden. Wie eingangs erwähnt, führt sie im Falle des vorliegenden Verfahrens zu besonders günstigen Werten.

Unter "einem im wesentlichen staubfreien Produkt" wird im vorliegenden Fall ein Granulat verstanden, das einen Feinanteil (im wesentlichen Kernmaterial und Trägermaterial) aufweist, der unter 5% liegt, dies bei Partikelgrössen von <0,1 mm.

Ein erfindungsgemäss erhältliches, im wesentlichen sphärisches Granulat ist in der Figur 1 abgebildet.

Beispiel 1: Zitronengranulat

Im Rotorgranulator (Typ GPCG-5, Firma Glatt, Pratteln) werden 2,975 kg Griesszucker und 2,975 kg Puderzucker vorgelegt.

In einem separaten Behälter werden 800 g Wasser bei Raumtemperatur vorgelegt, danach werden 595 g Maltodextrin und 105 g chemisch modifizierte Stärke (Dextrin) zugegeben und darin gelöst. Unter starkem

- 5 -

Rühren (18500 UpM) mit einer Mischturbine vom Typ Polytron der Firma Kinematika, Littau werden 350 g Zitronenaroma (praktisch ausschliesslich Zitronenöl) langsam zugegeben. Es wird noch 3 Minuten weiter homogenisiert, bis eine stabile Sprühemulsion entsteht. Der Rotorgranulator wird in Betrieb gesetzt und die Sprühemulsion (70 g/min.) über eine Zweistoffdüse (Emulsion/Druckluft) submers, ca. auf der halben Höhe des Fliessbetts zugepumpt. Wenn die Sprühemulsion aufgebraucht ist, wird das Aromengranulat noch während 5-10 Minuten nachgetrocknet. Dadurch entsteht ein freifliessendes Aromengranulat mit einer Korngrössenverteilung von 87% innerhalb 0,2-1,6 mm und einem Schüttgewicht von 0,65 g/m!.

Beispiel 2: Limettegranulat

Als Kernmaterial werden 4,662 kg Isomalt vorgelegt.

15

20

25

Die Sprühemulsion wird wie im Beispiel 1 hergestellt und besteht aus 2 l Wasser, 1,260 kg Gummi arabicum, 26,6 g Tartrazin (gelber Farbstoff), 1,4 g Indigotin (blauer Farbstoff) und 1,050 kg Limettenaroma (praktisch ausschliesslich Limettenöl). Das Kernmaterial wird in Bewegung versetzt (350 U/min.) bzw. fluidisiert und die Sprühemulsion mit 75 g/min. eingesprüht. Es entsteht ein Aromengranulat mit 87% der Partikeln zwischen 0,2 und 0,8 mm und einem Schüttgewicht von 0.71 g/ml.

Beispiel 3: Gewürzgranulat

Die Vorlage setzt sich aus 1,680 kg Kochsalz, 1,680 kg Kristallzucker und 2,380 kg HVP-Pulver (hydrolysiertes Pflanzenprotein) zusammen.

Wie im Beispiel 1 wird die Sprühemulsion hergestellt, welche 1 l Wasser, 679,7 g Maltodextrin, 210 g modifizierte Stärke und 370,3 g einer Gewürz-Aromenkomposition (basierend auf Zitronengrasöl + Pfefferoleoresin) enthält. Durch das Starten des Rotorgranulators (300 U/min.) wird die Vorlage gemischt und in Bewegung versetzt. Die Sprühemulsion wird eingesprüht (30 g/min.) Sobald fertig granuliert und getrocknet ist, werden 350 g eines geschmolzenen Pflanzenfettes mit einer Temperatur von 50-60°C eingesprüht. Die Temperatur im Granulator ist zu diesem Zeitpunkt unter 40°C, womit das Fett auf der Granulatoberfläche erstarrt. Dadurch wird ein umhülltes Granulat mit Gewürzgeschmack erhalten.

Beispiel 4: Fruchtaroma

In diesem Fall werden 2,450 kg Griesszucker und 3,500 kg eines Multivitaminpräparates (Hoffmann-La Roche, Basel) im Rotorgranulator vorgelegt. Die Sprühemulsion setzt sich aus 1 l Wasser, 595 g Maltodextrin, 105 g modifizierter Stärke und 350 g Fruchtaroma zusammen und wird analog zum Beispiel 1 hergestellt. Der Granulator wird wie im Beispiel 1 betrieben, die Sprühemulsion zu 50 g/min. zudosiert.

Beispiel 5: Parfümiertes Granulat

Im Rotorgranulator werden 5,250 kg Maltodextrin vorgelegt.

Die Sprühemulsion wird wie in den Beispielen 1 bis 4 hergestellt. Sie besteht aus 1,500 kg Wasser, 0,875 kg Maltodextrin. 0,175 g chemisch modifizierter Stärke und 0,700 kg eines beliebigen Riechstoffgemisches für Parfümeriezwecke.

Das Kernmaterial wird in Bewegung versetzt (400 U/min.) bzw.

fluidisiert und die Sprühemulsion mit 85 g/min. eingespritzt. Es entsteht ein Parfümeriegranulat, das mit 0,350 kg Polyglykol 6000S, gelöst in 0,350 kg Ethanol, und 0,175 kg Wasser umhüllt wird. Das Wasser und das Ethanol verdampfen und das Polyglykol bildet einen Film um das Riechstoffgranulat.

Die im Rahmen der vorliegenden Erfindung angegebenen Apparateparameter beziehen sich immer auf den für den Laborbetrieb geeigneten Rotorgranulator GPCG-5 mit einem Durchmesser von 50 cm und einer Höhe von 1,9 m (Fliessbett 92 cm); für den Fall anderer Apparatedimensionen sind Abweichungen möglich.

Die in den Beispielen 1 bis 5 erwähnten Aromen- und Riechstoffgranulate werden in den zu aromatisierenden Lebensmitteln, wie z.B. Teepulver, Kräutermischungen, Kaugummi, gefrorenen Fertigmenues, Weich- und Hartbonbons, Biskuit, Eiscreme, Eiscremecoating, Schokoladeriegeln, Constant-Getränkepulvern, Suppen- und Saucenbeuteln, Mundhygieneprodukten, wie Gebissreinigungstabletten und Zahnpasten, etc. eingesetzt oder in den zu parfümierenden Kosmetik-, Hygiene-, Pharma-, Seifen-, Detergenzien- oder Haushaltprodukten verwendet.

Beispiel 6: Applikationen für die erfindungsgemässen Granulate

-7-

Teebeutel

Zu gebrochenen Teeblättern wird 2-12% granuliertes Aroma, z.B. Limette, gemischt und in Teebeutel verpackt.

- Die Vorteile gegenüber konventionellen Pulveraromen sind die folgenden:
 - Das Granulat dringt aufgrund der Partikelgrösse nicht durch die Papierporen => kein Verlust bei Transport und Lagerung.
- Kein Abrieb der Granulatpartikel bei Verarbeitung und Transport, da 10 mechanisch resistent.
 - Das Aroma löst sich rasch und vollständig auf, wenn der Teebeutel in heisses Wasser getaucht wird.

Instant Getränkpulver

Zu einem Instant Getränkpulver auf Zuckerbasis wird 1-2% eines granulierten Aromas, z.B. Tropenfrucht-Mix, gemischt.

Die Vorteile gegenüber konventionellen Pulveraromen sind insbesondere:

- Keine Entmischung bei Abpackung und Transport, da die Granulatpartikelgrösse auf die Partikelgrösse des Getränkpulvers abgestimmt wird.
- 20 Verbesserte Lagerstabilität der erfindungsgemässen Citrusaromen.
 - Schnelle Auflösung des Aromas, wenn das Getränkpulver in kaltem Wasser gerührt wird.

Kaugummi

Ein orange-gefärbtes granuliertes Aroma, z.B. Pfirsich wird zu 0,5% in eine Kaugummimasse eingearbeitet, die bereits ein flüssiges Aroma, z.B. Zitrone enthält.

Der Kaugummi weist dadurch die folgenden Vorteile auf, die mit konventionellen Pulveraromen nicht erreicht werden können:

- attraktive, gut sichtbare Partikel, die während der Lagerung stabil bleiben.
- ein doppelter Aroma-Effekt, wobei die beiden Aromen separat wahrgenommen werden.

-8-

5 - ein sehr rasches Wahrnehmen des granulierten Aromas nach wenigen Sekunden Kauens, gefolgt vom flüssigen Aroma. Bei jedem Biss auf ein Granulat-Korn wird Aroma wieder neu freigesetzt.

Hart- und Kaubonbons

Ein braun gefärbtes granuliertes Aroma, z.B. Zimt, wird zu 0,2-0,4% in eine Hart- oder Kaubonbonmasse eingemischt, die mit einem flüssigen Aroma, z.B. Apfel aromatisiert ist.

Vorteile:

- attraktive, sichtbare Partikel, die während der Lagerung stabil bleiben.
- ein doppelter Aroma-Effekt, wobei die beiden Aromen separat wahrgenommen werden. In diesem Fall entsteht der Eindruck von Apfelstrudel.

Schokolade

Ein Cola-Aroma, das Na-bicarbonat und Zitronensäure enthält, wird zu 1-4% in eine Schokoladenmasse eingearbeitet.

Vorteil:

20 Beim Essen entwickelt sich sofort ein prickelnder Effekt, indem sich unter dem Einfluss der Speichelfeuchtigkeit Kohlensaure bildet.

Icecream mit Schokoladeüberzug

In die Schokolademasse wird 1-3% eines granulierten Fruchtaromas, z.B. Zitrone, das auch Zitronensäure enthält, eingemischt. Die Schokolade wird auf die übliche Art als dünner Ueberzug auf das fertige Icecream aufgetragen.

Beim Konsumieren des Icecreams machen sich folgende Vorteile bemerkbar:

-9-

- Oertlich definierter fruchtiger Geschmack, wie von Fruchtpartikeln, in der Schokolade
- Der Fruchteindruck wird verstärkt durch die Zitronensäure, was mit üblichen Pulveraromen nicht möglich ist.
- 5 Granulierte Aromen mit einer Partikelgrösse von 0,8-2 mm ergeben zusätzlich einen knusprigen Effekt beim Daraufbeissen.

Gefrorenes Reisgericht

Ein Würzaroma, das Salz enthält und zusätzlich mit einer Hartfettschicht überzogen ist (Beispiel 3), wird zum gekochten, abgekühlten Reis 10 gemischt oder aufgestreut.

Vorteil:

Da das Salz in den Partikeln eingeschlossen ist, löst es sich nicht auf und verursacht keine Aenderung des Gefrierverhaltens des Reisgerichtes.

Legende

- 1) Teilchenstruktur
- 2) Nukleus, Kern (Trägermaterial, hauptsächlich Kohlehydrate)
- 5 3) enkapsuliertes Aroma (Aroma ist im filmbildenden Agens eingeschlossen)
 - 4) Umhüllung, Hülle (fakultativ, z.B. aus Fett, Protein, Kohlehydraten oder Gemischen davon)

<u>Patentansprüche</u>

- Verfahren zur Herstellung von sphärischem Granulat, dadurch gekennzeichnet, dass in ein in einem Fliessbett-rotorgranulator fluidisiertes Kernmaterial eine Aroma- bzw. Riechstoffemulsion submers eingesprüht und auf diese Weise granuliert wird.
 - 2. Verfahren nach Anspruch 1, worin das Kernmaterial ein in der Lebensmittel-, der kosmetischen, pharmazeutischen oder Konsumgüterindustrie zugelassener Feststoff ist und zweckmässigerweise Korngrössen von ca. 0,02 bis ca. 3,0 mm aufweist.
- 3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dass das Kernmaterial ein Kohlenhydrat, z.B. ein Zucker wie Glucose, Lactose, Saccharose, Stärke oder abgebaute Stärke, oder ein Zuckeralkohol wie Isomalt, oder Pectin, hydrolysiertes Pflanzenprotein, Nahrungsfasern, organische oder anorganische Salze darstellt.
- 4. Verfahren nach Anspruch 1, 2 oder 3, worin das Trägermaterial für die Sprühemulsion chemisch modifizierte Stärke, abgebaute Stärke, wie z.B. Maltodextrine, natürliche Harze, Exudate wie z.B. Gummi arabicum, Gelatine oder Pflanzenextrakte wie z.B. Carragenan oder Alginate, in Wasser oder Wasser/Alkohol-Gemischen ist.
- 5. Verfahren nach Anspruch 1 bis 4, worin bei der Herstellung der Sprühemulsion eine individuelle Aromen- oder Riechstoffkomponente oder ein Gemisch von verschiedenen Komponenten natürlicher oder synthetischer Herkunft eingesetzt wird.
 - 6. Verfahren nach Anspruch 1 bis 5, worin der Aromen- oder Riechstoffanteil ca. 1 bis ca. 25%, insbesondere ca. 5 bis ca. 15%, vorzugsweise ca. ≤10%, des fertigen Aromen- oder Riechstoffgranulates ausmacht und der Rest im wesentlichen aus Kernmaterial und Trägermaterial besteht.
 - 7. Verfahren nach Anspruch 1 bis 6, worin die an der Erzeugung des Fliessbetts mitbeteiligte Luft auf ca. 20 bis ca. 80°C, insbesondere auf ca. 40 bis ca. 60°C, erwärmt wird.
 - 8. Verfahren nach Anspruch 1 bis 7, worin ein Aromen- oder Riechstoffgranulat mit einer Partikelgrösse im Bereich von ca. 0.05 bis ca. 3,0, vorzugsweise im Bereich von ca. 0,2 bis ca. 1,5 mm hergestellt wird.

- 9. Verfahren nach Anspruch 1 bis 8, worin ein Produkt hergestellt wird, das zu ≥95% aus Partikeln von ca. 0,2 ca. 3 mm Durchmesser, bzw. zu ca. 80% aus Partikeln, die eine Bandbreite von nur ca. 0,6 mm aufweisen, besteht.
- 10. Verfahren nach Anspruch 1 bis 9. worin nach der Granulierung eine Umhüllung der Partikel, erfolgt, und zwar durch submerses Aufsprühen einer Lösung, Emulsion oder Schmelze einer Substanz bzw. eines Substanzgemisches, wie z.B. Fett, oder modifizierter Cellulose, Gelatine, Pflanzen- oder Tierextrakten, Exudaten wie Pflanzengummi, abgebaute Stärke oder chemisch modifizierte Stärke, pharmazeutisch anwendbaren Kunststoffen, etc.
 - 11. Verfahren nach Anspruch 1 bis 10, worin bei der Granulierung Zusatzstoffe wie künstliche Süssstoffe, Lebensmittelfarbstoffe, Vitamine, Antioxidantien, Antischaummittel, Kohlensäuregeneratoren, Genusssäuren verwendet werden, die als solche dem Kernmaterial oder der Sprühemulsion zugesetzt werden.
 - 12. Verwendung eines Fliessbett-rotorgranulators bei der Herstellung von sphärischem Aromen- oder Riechstoffgranulat.
- 13. Verwendung eines gemäss Verfahren einer der Ansprüche 1 bis 11 hergestellten Aromen- oder Riechstoffgranulats zu Aromatisierungs- oder Parfümierungszwecken.
 - 14. Verfahren zur Herstellung von sphärischem Aromengranulat gemäss Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass in ein in einem Fliessbett-rotorgranulator fluidisiertes Kernmaterial eine Aromaemulsion submers eingesprüht und auf diese Weise granuliert wird.
 - 15. Verfahren nach Anspruch 14, worin das Kernmaterial ein in der Lebensmittelindustrie zugelassener Feststoff ist und zweckmässigerweise Korngrössen von ca. 0,02 bis ca. 3,0 mm aufweist.
- 16. Verfahren nach Anspruch 14 oder 15, dadurch gekennzeichnet, 30 dass das Kernmaterial ein Kohlenhydrat, z.B. ein Zucker wie Glucose, Lactose, Saccharose, oder ein Zuckeralkohol wie Isomalt, oder Pectin, hydrolysiertes Pflanzenprotein, Nahrungsfasern, organische oder anorganische Salze darstellt.

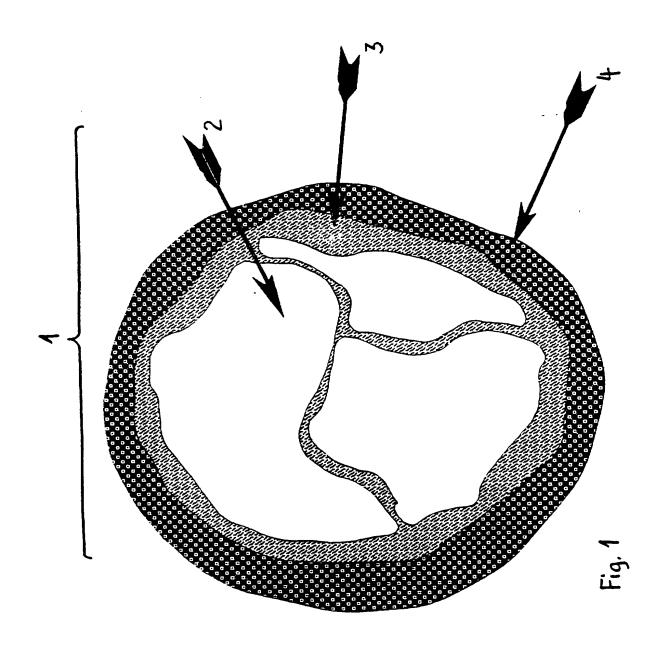
- 13 -

17. Verfahren nach Anspruch 14, 15 oder 16, worin das Trägermaterial für die Sprühemulsion chemisch modifizierte Stärke, abgebaute Stärke, wie z.B. Maltodextrinen, natürliche Harze, Exudate wie z.B. Gummi arabicum, Gelatine oder Pflanzenextrakte wie z.B. Carragenan oder Alginaten, in Wasser oder Wasser/Alkohol-Gemischen ist.

- 18. Verfahren nach Anspruch 14 bis 17, worin bei der Herstellung der Sprühemulsion eine individuelle Aromenkomponente oder ein Gemisch von verschiedenen Komponenten natürlicher oder synthetischer Herkunft eingesetzt wird.
- 19. Verfahren nach Anspruch 14 bis 18, worin der Aromenanteil ca. 1 bis ca. 25%, insbesondere ca. 5 bis ca. 15% des fertigen Aromengranulates ausmacht und der Rest im wesentlichen aus Kernmaterial und Trägermaterial besteht.
- 20. Verfahren nach Anspruch 14 bis 19, worin die an der Erzeugung des Fliessbetts mitbeteiligte Luft auf ca. 20 bis ca. 80°C, insbesondere auf ca. 40 bis ca. 60°C, erwärmt wird.
 - 21. Verfahren nach Anspruch 14 bis 20, worin ein Aromengranulat mit einer Partikelgrösse im Bereich von ca. 0.05 bis ca. 3,0, vorzugsweise im Bereich von ca. 0,2 bis ca. 1,5 mm hergestellt wird.
- 22. Verfahren nach Anspruch 14 bis 21, worin ein Produkt hergestellt wird, das zu ≥95% aus Partikeln von ca. 0,2 ca. 3 mm Durchmesser, bzw. zu ca. 80% aus Partikeln, die eine Bandbreite von nur ca. 0,6 mm aufweisen, besteht.
- 23. Verfahren nach Anspruch 14 bis 22, worin nach der Granulierung eine Umhüllung der Partikel, erfolgt, und zwar durch Aufsprühen einer Lösung, Emulsion oder Schmelze einer Substanz bzw. eines Substanzgemisches, wie z.B. Fett, oder modifizierter Cellulose, Gelatine, Pflanzenoder Tierextrakten, Exudaten wie Pflanzengummi, abgebaute Stärke oder chemisch modifizierte Stärke, pharmazeutisch anwendbaren Kunststoffen, etc.
 - 24. Verfahren nach Anspruch 14 bis 23, worin bei der Granulierung Zusatzstoffe wie künstliche Süssstoffe, Lebensmittelfarbstoffe, Vitamine, Antioxidantien, Antischaummittel, Kohlensäuregeneratoren, Genuss-

säuren verwendet werden, die als solche dem Kernmaterial oder der Sprühemulsion zugesetzt werden.

- 25. Verwendung eines Fliessbett-rotorgranulators bei der Herstellung von sphärischem Aromengranulat.
- 5 26. Verwendung eines gemäss Verfahren einer der Ansprüche 14 bis 24 hergestellten Aromengranulats zu Aromatisierungszwecken.



INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Inter nal Application No PCT/CH 96/00373

A. CLASS IPC 6	A23L1/22 A23P1/02 A61K7/4	6		
According	to International Patent Classification (IPC) or to both national class	afication and IPC		
	S SEARCHED	<u></u>		
Minimum of IPC 6	documentation searched (classification system followed by classification A23L A23P A61K	ution symbols)		
Documenta	tion searched other than minimum documentation to the extent that	such documents are included in the fields s	earched	
Electronic	data base consulted during the international search (name of data ba	ise and, where practical, search terms used)		
C. DOCUM	MENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT			
Category *	Citation of document, with indication, where appropriate, of the	relevant passages	Relevant to claim No.	
X	EP 0 070 719 A (UNILEVER) 26 Jan cited in the application see claims; examples	uary 1983	1,3,5, 14,16,26	
A	EP 0 011 324 A (PROCTER & GAMBLE 1980 see claims) 28 May	1-26	
A	WO 91 09989 A (DANSK TYGGEGUMMI July 1991 see claims	FABRIK) 11	1	
А	WO 95 15821 A (WM.WRIGLEY JR.) 1995 see claims	5 June	1,14	
A,P	WO 96 23423 A (NESTLE) 8 August see claims	1996	1,14	
Furt	ther documents are listed in the continuation of box C.	X Patent family members are listed	in annex.	
'A' docum consid 'E' earlier filing 'L' docum which citatio 'O' docum other	ent which may throw doubts on priority claim(s) or is cited to establish the publication date of another in or other special reason (as specified) lent referring to an oral disclosure, use, exhibition or means ent published prior to the international filing date but	T' later document published after the interest or priority date and not in conflict we cited to understand the principle or the invention. 'X' document of particular relevance; the cannot be considered novel or cannot involve an inventive step when the document of particular relevance; the cannot be considered to involve an indocument is combined with one or ments, such combination being obvious in the art.	nt of particular relevance; the claimed invention occonsidered novel or cannot be considered to an inventive step when the document is taken alone at of particular relevance; the claimed invention occonsidered to involve an inventive step when the it is combined with one or more other such docu- uch combination being obvious to a person shilled	
L	han the priority date claimed	Date of mailing of the international se		
	actual completion of the international search 6 March 1997	07. 04. 97		
Name and s	mailing address of the ISA European Patent Office, P.B. 5818 Patentiaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo ni,	Authorized officer Van Moer, A		

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

information on patent family members

Inter nal Application No PCT/CH 96/00373

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
EP 70719 A	26-01-83	AU 558654 B AU 8612182 A BR 8204214 A CA 1190477 A JP 1584973 C JP 2001528 B JP 58024336 A US 4576737 A	05-02-87 27-01-83 12-07-83 16-07-85 31-10-90 11-01-90 14-02-83 18-03-86
EP 11324 A	28-05-80	CA 1145191 A JP 55104874 A	26-04-83 11-08-80
WO 9109989 A	11-07-91	AU 7051391 A CA 2070288 A DE 69007124 D EP 0506793 A JP 5504057 T	24-07-91 22-06-91 07-04-94 07-10-92 01-07-93
WO 9515821 A	15-06-95	US 5447565 A AU 1303795 A	05-09-95 27-06-95
WO 9623423 A	08-08-96	US 5496574 A US 5580593 A AU 4715396 A	05-03-96 03-12-96 21-08-96

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Inte. onales Aktenzeichen
PCT/CH 96/00373

KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES PK 6 A23L1/22 A23P1/02 A61 A61K7/46 Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPK) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPK B. RECHERCHIERTE GEBIETE Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole) A23L A23P A61K Recherchierte aber nicht zum Mindestprüßtoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe) C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN Betr. Anspruch Nr. Bezeichnung der Veroffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile 1,3,5, EP 0 070 719 A (UNILEVER) 26.Januar 1983 Х 14,16,26 in der Anmeldung erwähnt siehe Ansprüche; Beispiele 1-26 EP 0 011 324 A (PROCTER & GAMBLE) 28.Mai Α siehe Ansprüche WO 91 09989 A (DANSK TYGGEGUMMI FABRIK) 1 Α 11.Juli 1991 siehe Ansprüche 1,14 WO 95 15821 A (WM.WRIGLEY JR.) 15. Juni Α siehe Ansprüche 1,14 WO 96 23423 A (NESTLE) 8. August 1996 A,P siehe Ansprüche X Siehe Anhang Patentfamilie Weitere Veroffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu Spätere Veroffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht köllidiert, sondern nur zum Verständnis des der Besondere Kategorien von angegebenen Veroffentlichungen Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theone angegeben ist aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist "E" älteres Dokument, das jedoch erst am oder nach dem internationalen Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfindenscher Tätigkeit berühend betrachtet werden Anmeldedatum veröffentlicht worden ist "L" Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritatsanspruch zweifelhaft er-scheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden -y-Veröffentlichung von besonderer Bedeutung, die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderischer Tätigkeit berühend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren anderen Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie usgeführt) ausgerum;

'O' Veroffentlichung, die sich auf eine mundliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht

'P' Veroffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beansprüchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist "&" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist Absendedatum des internationalen Recherchenberichts Datum des Abschlusses der internationalen Recherche 07. 04. 97 26.März 1997 Bevollmächtigter Bediensteter Name und Postanschrift der Internationale Recherchenbehörde Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2 NL - 2280 HV Rijswijk Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl. Fazc (+31-70) 340-3016 Van Moer, A

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlicht...en, die zur seiben Patentfamilie gehören

Inte. Inales Aktenzeichen
PCT/CH 96/00373

Im Recherchenbericht ngeführtes Patentdokument	Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
EP 70719 A	26-01-83	AU 558654 B AU 8612182 A BR 8204214 A CA 1190477 A JP 1584973 C JP 2001528 B JP 58024336 A US 4576737 A	05-02-87 27-01-83 12-07-83 16-07-85 31-10-90 11-01-90 14-02-83 18-03-86
EP 11324 A	28-05-80	CA 1145191 A JP 55104874 A	26-04-83 11-08-80
WO 9109989 A	11-07-91	AU 7051391 A CA 2070288 A DE 69007124 D EP 0506793 A JP 5504057 T	24-07-91 22-06-91 07-04-94 07-10-92 01-07-93
WO 9515821 A	15-06-95	US 5447565 A AU 1303795 A	05-09-95 27-06-95
WO 9623423 A	08-08-96	US 5496574 A US 5580593 A AU 4715396 A	05-03-96 03-12-96 21-08-96

OLEGII MINTEL FEMALESHIL